11) Numéro de publication:

0 100 268 A1

-	_
-	-
17	17

DEMANDE DE BREVET EUROPEEN

(21) Numéro de dépôt: 83401457.3

(5) Int. Cl.3: C 01 B 33/02

22 Date de dépôt: 13.07.83

30 Priorité: 26.07.82 FR 8212968

① Demandeur: RHONE-POULENC SPECIALITES
CHIMIQUES, "Les Miroirs" 18, Avenue d'Alsace,
F-92400 Courbevole (FR)

Date de publication de la demande: 98.02.84
Bulletin 84/6

(7) Inventeur: Boudot, Bernard, 146 Boulevard Diderot, F-75012 Paris (FR) Inventeur: Nataf, Philippe, Tour de Mars A 35 Quai de Grenelle, F-75015 Paris (FR)

84 Etats contractants désignés: BE DE FR GB IT NL

Mandataire: Savina, Jacques et al, RHONE-POULENC RECHERCHES Service Brevets Chimle et Polymères 25, Quai Paul Doumer, F-92408 Courbevole Cedex (FR)

Silicium pur, en poudre dense, et son procédé de préparation.

(5) La présente invention concerne en tant que produit nouveau une poudre de silicium de haute pureté caractérisé en ce qu'elle présente une densité supérieure à environ 0,6 et de préférence comprise entre 0,8 et 1,2 et le procédé de préparation dudit produit nouveau.

EP 0 100 268 A1

SILICIUM PUR, EN POUDRE DENSE, ET SON PROCEDE DE PREPARATION

La présente invention concerne un silicium dense de haute 5 pureté et un procédé de préparation de ce produit.

On sait que l'on peut préparer du silicium de haute pureté (c'est-à-dire du silicium utilisable pour la production des semiconducteurs) en décomposant du silane SiH, par élévation de température. Cette décomposition a été spécialement étudiée à une 10 température élevée, c'est-à-dire à température supérieure à 700°C environ. On obtient alors une poudre fine de silicium pur dont la densité est très faible (de l'ordre de 0,2) (The Conference Record of the Fifteenth IEEE photovoltaic specialists conference, 12-15 mai 1981, pages 565 - 568). Par ailleurs, il est connu d'après C.A. 15 Vol. 96 n° 20, 1982, page 135, 164 975e de préparer du silicium amorphe dont la taille des particules est comprise entre 0,1 et 1 micron par décomposition du silane sur un lit fluide constitué de particules de silicium. Dans la présente demande, le mot "densité" doit être entendu comme signifiant "densité apparente" après 20 récupération déterminée en suivant les normes en vigueur pour la détermination de cette densité apparente.

Il a été trouvé et c'est là l'objet de la présente invention que, lorsque la décomposition thermique du silane était effectuée à une température comprise entre 500 et 700°C, de préférence entre 25 500 et 600°C, on obtenait une poudre de silicium non amorphe aux rayons X ayant une densité supérieure, c'est—à-dire une densité au moins égale à environ 0,6 et généralement comprise entre 0,6 et 0,8.

La présente invention concerne donc en tant que produit 30 nouveau une poudre de silicium, de haute pureté non amorphe aux rayons X, caractérisée en ce qu'elle présente une densité supérieure à environ 0,6 ; elle concerne également un procédé de préparation dudit produit nouveau, procédé dans lequel ladite poudre est produite par décomposition thermique d'un silane, 35 caractérisé en ce que ladite décomposition est réalisée à une température comprise entre 500 et 700°C et, de préférence, comprise entre 500 et 600°C. Il est à noter que la décomposition est de préférence effectuée sur un courant gazeux de silane pur.

Il a été trouvé également que l'on pouvait encore améliorer la densité de la poudre obtenue si, réalisant la décomposition thermique du silane dans la gamme des températures mentionnées ci-dessus, la réaction de décomposition thermique était conduite de façon que 5 la phase gazeuse dans le réacteur comporte toujours et en tous points au moins environ 15 %, en volume, de silane. En effet, lorsqu'on opère dans ces conditions, on a trouvé que la décomposition du silane s'effectuait, au moins en partie, sur des grains silicium préalablement obtenus et que 10 grossissaient du fait du dépôt progressif du silicium sur leur surface extérieure. Dans ces conditions, on a obtenu de la poudre de silicium dont la densité était comprise entre 0,8 et 1,2.

La présente invention concerne donc également en tant que matériau nouveau un silicium de haute pureté non amorphe aux 15 rayons X, caractérisé en ce qu'il présente une densité comprise entre 0,8 et 1,2; elle concerne également un procédé de préparation dudit silicium, caractérisé en ce que les grains de silicium sont obtenus par décomposition du silane à une température comprise entre 500 et 700°C, de préférence entre 500 et 600°C, dans 20 un réacteur dont la phase gazeuse comporte toujours au moins 15 %, en volume, de silane.

Les techniques utilisables pour mettre en oeuvre cette dernière condition expérimentale sont très variées ; on peut, par exemple, opérer dans un réacteur tubulaire alimenté à l'une de ses 25 extrémités par du silane et convenablement chauffé sur au moins une partie de sa longueur, la longueur de la zone chauffée étant choisie de façon qu'au plus 85 % du silane entrant soient décomposés dans ladite zone.

La poudre de silicium de l'invention n'est pas amorphe aux 30 rayons X. Plus précisément, c'est une poudre dont la majorité du silicium est sous forme polycristalline. De plus, la surface spécifique de la poudre est généralement comprise entre 1 et 2m²/g. Par ailleurs, la poudre est constituée de particules sphériques ou de silicium de diamètre moyen compris entre environ 2 et 5 microns et éventuellement agglomérés dans des amas de l'ordre de 50 microns ainsi que le montrent les photographies données aux figures 1 et 2 prises au microscope électronique à balayage.

Les exemples non limitatifs suivants illustrent l'invention.

EXEMPLE 1

On utilise un réacteur en acier inoxydable revêtu intérieurement de quartz ; la longueur de ce réacteur est de 900 mm, son
diamètre est de 100 mm ; le réacteur est chauffé par un four
tubulaire à résistance sur une longueur d'environ 235 mm ; le
silane pur est injecté à l'une des extrémités du réacteur, le gaz
restant et le silicium produit sont récupérés à l'autre extrémité
du réacteur.

Les résultats sont rassemblés dans le tableau ci-après ; dans 10 ce tableau, on a indiqué :

- le débit d'entrée du silane (mesuré dans des conditions normales) en cm³/min,
- la température du four (T),
- le pourcentage de silane restant dans les gaz sortant du réacteur,
 - la densité du silicium récupéré.

	:		:		:		:		:
	:	DEBIT DE SILANE	:	T °C	:	% SILANE	:	DENSITE DU	:
20	:	cm ³ /min	:		:		:	SILICIUM	:
			•		:		:		:
	:		:		ě		:		:
	:	600	:	750	:	5	:	0,3	:
	:	•	:		:		:		:
2 5	8	600	:	550	:	21	:	0,75	:
_	:		:		:	•	:		:
	•	1000	:	550	:	29	:	1	:
	:		:		:		:		:
	:	1000	:	490	:	55	:	0,4	:
30	<u>:</u>		<u>:</u>	•	:		<u>:</u>		<u>:</u>

EXEMPLE 2

On utilise un réacteur en acier inoxydable ; la longueur chauffée de ce réacteur est 1200mm; son diamètre est 430mm; le silane pur est injecté à l'une des extrémités du réacteur, le gaz restant et le silicium produit sont récupérs à l'autre extrémité du réacteur.

Les résultats obtenus sont les suivants :

- débit d'entrée du silane (mesuré dans des conditions normales): 4085cm³/min,
- température du four : 550°C,
- 5 pourcentage de silane restant dans les gaz sortant du réacteur : 35%,
 - densité du silicium récupéré : 0,80.

EXEMPLE 3

On utilise un réacteur en quartz ; la longueur chauffée de ce réacteur est 1200mm ; son diamètre est 430mm ; le silane pur est injecté à l'une des extrémités du réacteur, le gaz restant et le silicium produit sont récupérs à l'autre extrémité du réacteur.

Les résultats obtenus sont les suivants :

- débit d'entrée du silane (mesuré dans des conditions normales) : 4085cm³/min,
 - température du four : 600°C,
 - pourcentage de silane restant dans les gaz sortant du réacteur : 30%,
- 20 densité du silicium récupéré : 0,70.

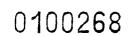
REVENDICATIONS

- 1) Poudre de silicium de haute pureté non amorphe aux 5 rayons X caractérisée en ce qu'elle présente une densité supérieure à environ 0,6 et de préférence comprise entre 0,8 et 1,2.
- 2) Procédé pour la préparation de poudre de silicium non amorphe aux rayons X de densité supérieure à 0,6 par décomposition thermique du silane caractérisé en ce que ladite décomposition est 10 réalisée à une température comprise entre 500 et 700°C et de préférence comprise entre 500 et 600°C.
- 3) Procédé selon la revendication 2, caractérisé en ce que la réaction de décomposition est conduite de façon à ce que la phase gazeuse dans le réacteur de décomposition comporte toujours et en 15 tout point au moins environ 15 % en volume, de silane.



2/2.









RAPPORT DE RECHERCHE EUROPEENNE

Numéro de la demande

EP 83 40 1457

Catégorie		ec indication, en cas de besoin, ies pertinentes	Revendi conce		CLASSEMENT DEMANDE (In	
A	US-A-4 340 574 * Colonne 18, li	•			C 01 B	33/0
D,A	CHEMICAL ABSTRAC 20, 17 mai 1982, 164975e, Columbu & JP - A - 82 (METAL CORP.) 09-	, page 135, no. 1s, Ohio, USA 03 710 (MITSUBIS				
A	and thermal monosilane" &	5, colonne s, Ohio, USA et al.: "Synthes decomposition VESTN. SLOVE	is of N.	en e e e e e e e e e e e e e e e e e e		
A	KEM. DRUSTVA 11(DE-B-1 216 842 * Figure 1; of	 (K.E. HOFFMANN)			DOMAINES TEC RECHERCHES	(Int. Cl. 3)
	18-22 *	-/-				
-						
Le	présent rapport de recherche a été é	tabli pour toutes les revendication	s			
	Lieu de la recherche LA HAYE	Date d'achèvement de la rec 28-10-1983	herche	REBIO	Examinateur N J.CH.	
Y: pa	CATEGORIE DES DOCUMEN rticulièrement pertinent à lui set rticulièrement pertinent en com tre document de la même catégrière-plan technologique rulgation non-écrite cument intercalaire	binaison avec un D: cité	prie ou principe ument de breve de dépôt ou a dans la deman pour d'autres i	de ·	e de l'invention eur, mais publié e date	àla





RAPPORT DE RECHERCHE EUROPEENNE

Numéro de la demande

EP 83 40 1457

	DOCUMENTS CONSID	ERES COMME PERTINE	INTS	Page 2
Catégorie		c indication, en cas de besoin, es pertinentes	Revendication concernée	CLASSEMENT DE LA DEMANDE (Int. Cl. 3)
D,A	pyrolysis in reactor" * Pag	PHOTOVOLTAIC FERENCE, 12-15 nmee, Florida,		
A	US-A-3 014 791 al.)	(W.C. BENZING et		
A	FR-A-1 236 740 INC.)	(MERCK & CO.,		
		•		DOMAINES TECHNIQUES RECHERCHES (Int. Ci. 3)
		er es il		
	·			
-				
	:			
Le	présent rapport de recherche a été ét	Date d'achèvement de la recherc	he I	Examinateur
	Lieu de la recherche LA HAYE	28-10-1983	BREBI	ON J.CH.

OEB Form 1503, 03.82

Y: particulièrement pertinent a lui seul
 Y: particulièrement pertinent en combinaison avec un
 autre document de la même catégorie
 A: arrière-plan technologique
 O: divulgation non-écrite
 P: document intercalaire

D: cité dans la demande L: cité pour d'autres raisons

& : membre de la même famille, document correspondant